IN THE UNITED STATES PATENT AND KADEMARK OFFICE

IN RE APPLICATION OF: Masaaki MIYAMOTO, et al.

GAU:

1711

SERIAL NO:

10/633,672

EXAMINER:

FILED:

August 5, 2003

FOR:

BRANCHED AROMATIC POLYCARBONATE AND ITS PRODUCTION METHOD

REQUEST FOR PRIORITY

COMMISSIONER FOR PATENTS

ALEXANDRIA, VIRGINIA 22313		
SIR:		
Full benefit of the filing date of Inte- claimed pursuant to the provisions		/JP02/00793, filed January 31, 2002, is
☐ Full benefit of the filing date(s) of § 119(e):	U.S. Provisional Application(s) is classification No.	aimed pursuant to the provisions of 35 U.S.C. <u>Date Filed</u>
Applicants claim any right to priori the provisions of 35 U.S.C. §119, a		s to which they may be entitled pursuant to
In the matter of the above-identified app	plication for patent, notice is hereby	given that the applicants claim as priority:
COUNTRY JAPAN	<u>APPLICATION NUMBER</u> 2001-029951	MONTH/DAY/YEAR February 6, 2001
Certified copies of the corresponding C	onvention Application(s)	
are submitted herewith		
☐ will be submitted prior to payme	ent of the Final Fee	
☐ were filed in prior application S	erial No. filed	
		nber y manner under PCT Rule 17.1(a) has been
☐ (A) Application Serial No.(s) we	ere filed in prior application Serial N	No. filed ; and
☐ (B) Application Serial No.(s)		
are submitted herewith		
☐ will be submitted prior to	payment of the Final Fee	
	Resr	pectfully Submitted,

OBLON, SPIVAK, McCLELLAND, MAIER & NEUSTADT, P.C.

Norman F. Oblon

Registration No. 24,618

Roland E. Martin Registration No. 48,082

Customer Number

Tel. (703) 413-3000 Fax. (703) 413-2220 (OSMMN 05/03)

日本国特許庁 JAPAN PATENT OFFICE

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日 Date of Application:

2001年 2月 6日

出 願 番 号 Application Number:

特願2001-029951

[ST. 10/C]:

[IP2001-029951]

出 願 Applicant(s):

人

三菱化学株式会社

特許庁長官 Commissioner, Japan Patent Office 2003年 9月19日





【書類名】

特許願

【整理番号】

J06442

【提出日】

平成13年 2月 6日

【あて先】

特許庁長官殿

【国際特許分類】

C08G 64/30

【発明の名称】

分岐化芳香族ポリカーボネート及びその製造方法

【請求項の数】

【発明者】

【住所又は居所】 福岡県北九州市八幡西区黒崎城石1番1号 三菱化学株

式会社 黑崎事業所内

【氏名】

宮本 正昭

【発明者】

【住所又は居所】

福岡県北九州市八幡西区黒崎城石1番1号 三菱化学株

式会社 黑崎事業所内

【氏名】

田山 貴郎

【特許出願人】

【識別番号】

000005968

【氏名又は名称】

三菱化学株式会社

【代理人】

【識別番号】

100068065

【弁理士】

【氏名又は名称】

長谷川 一

【選任した代理人】

【識別番号】

100077436

【弁理士】

【氏名又は名称】 松田 寿美子

【選任した代理人】

【識別番号】

100077078

【弁理士】

【氏名又は名称】 近藤 久美

【選任した代理人】

【識別番号】

100082186

【弁理士】

【氏名又は名称】 南野 雅明

【手数料の表示】

【予納台帳番号】 010102

【納付金額】

21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】

明細書 1

【物件名】

要約書 1

【包括委任状番号】 9807571

【包括委任状番号】 9807574

【包括委任状番号】 9807573

【包括委任状番号】 0009029

【プルーフの要否】 要

【書類名】 明細書

【発明の名称】 分岐化芳香族ポリカーボネート及びその製造方法

【特許請求の範囲】

【請求項1】

エステル交換法により得られる粘度平均分子量16,000以上の芳香族ポリカーボネートであって、その主鎖中に含まれる下記式(1)で表される構造単位の量が3,000 \sim 10,000重量ppmの範囲内にあり、かつその主鎖中に含まれる下記式(2)、(3)で表される構造単位の量がそれぞれ30 \sim 5,000重量ppmの範囲内にあることを特徴とする分岐化芳香族ポリカーボネート

【化1】

$$-O \longrightarrow X \longrightarrow OH \qquad (1)$$

(式(1)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, $-SO_2$ -で示される2 価の基からなる群から選ばれるものである。)

【化2】

$$-0 - X - X - CO - (2)$$

$$-O \longrightarrow X \longrightarrow CO - (3)$$

(式(2)及び式(3)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, -S

〇2 -で示される2価の基からなる群から選ばれるものである。)

【請求項2】

主鎖中に含まれる下記式(4)、(5)で表される構造単位の合計量が10~3,000重量ppmの範囲内にあることを特徴とする請求項1記載の分岐化芳香族ポリカーボネート。

【化3】

$$- O \longrightarrow X \longrightarrow O \longrightarrow X \longrightarrow O \longrightarrow (4)$$
HOOC

(式(4)及び式(5)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, -S

【請求項3】

炭酸ジエステルと芳香族ジヒドロキシ化合物とを反応させて芳香族ポリカーボネートを製造するに際し、下記式(6)で示される2,4'ービスフェノール化合物を100~10,000重量ppm含有する芳香族ジヒドロキシ化合物を用いることを特徴とする請求項1又は2記載の分岐化芳香族ポリカーボネートの製造方法。

【化4】

$$HO \longrightarrow X \longrightarrow HO$$
 (6)

(式 (6) 中、Xは、単結合、炭素数1~8のアルキレン基、炭素数2~8のア

ルキリデン基、炭素数 $5 \sim 1$ 5 のシクロアルキレン基、炭素数 $5 \sim 1$ 5 のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, $-SO_2$ -で示される 2 価の基からなる群から選ばれるものである。)

【請求項4】

前記2, 4'ービスフェノール化合物が、2, 4'ージヒドロキシジフェニルー2, 2ープロパンであることを特徴とする請求項3に記載の分岐化芳香族ポリカーボネートの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】

本発明は、品質の優れた分岐化芳香族ポリカーボネート及びその製造方法に関するものである。更に詳しくは、溶融特性が改良され、さらに色相や滞留安定性も向上した分岐化芳香族ポリカーボネート及びその製造方法に関するものである。

[0002]

【従来の技術】

芳香族ジヒドロキシ化合物と炭酸ジエステルとを重縮合させ芳香族ポリカーボネートを製造する、いわゆるエステル交換法は、ホスゲン法(界面重合法)に比べて、工程が比較的単純であり、操作、コスト面で優位性が発揮できるだけでなく、毒性の強いホスゲンや塩化メチレン等のハロゲン系溶剤を使用しないという点において、環境保護の面からも最近見直されている。

[0003]

しかしながら、エステル交換法は、ホスゲン法に比べ、物性の点で、いくつかの欠点を有しているため、大規模な工業プロセスとしての採用は未だに少ないのが現状である。その代表例として、エステル交換法で得られるポリカーボネートは、ホスゲン法品に比べ、分岐が生成しやすく、流動性や成形性が低下すること、及び、製品色相に劣ること等が大きな問題点であった。

[0004]

これらの問題点を解決するために、いくつかの提案がなされている。例えば、

原料として使用する芳香族ジヒドロキシ化合物中の、異性体や誘導体の含有量を特定範囲内にすることにより、色相、成形時の色相安定性及び熱安定性に優れた芳香族ポリカーボネートを得る方法(特開平8-104747号公報、特開平8-104748号公報、特開平8-277236号公報)、また、特定の触媒や反応条件下、主鎖中のフェノキシ安息香酸含有量を特定量以下にすることにより、分岐の少ないポリカーボネートを得る方法(特開平7-18069号公報、特開平8-109251号公報、特開平9-278877号公報)、さらに、pーヒドロキシアセトフェノン含有量を特定量以下にすることにより、着色が少ないポリカーボネートを得る方法(特開平8-27263号公報)等が挙げられる。これらの方法は、分岐の生成を低減させ、色相を改良するという、従来の問題点をそれぞれ解決するために提案された方法である。

[0005]

一方、一般的に用いられている芳香族ポリカーボネートは、直鎖状の分子構造を有しており、このような分子構造を有するポリカーボネートは、溶融成形時に溶融弾性、溶融強度等に劣ることがあり、向上が望まれていた。現に、このようなポリカーボネートの溶融弾性、溶融強度等の溶融特性を向上させる方法として、従来から界面重合法で、2,2ービス(4ーヒドロキシジフェニル)プロパン(以下、「ビスフェノールA」又は「BPA」と略称する。)とともに、分岐化剤として、1,1,1ートリス(4ーヒドロキシルフェニル)エタン(THPE)、1,3,5ートリス(4ーヒドロキシフェニル)ベンゼン等の多官能化合物を使用して、ポリカーボネートを分岐化させる方法が知られている(特公昭44ー17149号公報、特公昭47ー2918号公報、特開平2-55725号公報、特開平4-89824号公報等)。

[0006]

しかしながら、芳香族ポリカーボネートは、直鎖状構造であっても溶融粘度が高いうえに、多官能化合物の共重合により分岐構造が導入されたポリカーボネートは、さらに、溶融粘度が高くなり、流動性が低下する。このように溶融粘度が高く、流動性に劣るポリカーボネートは、成形条件が限定されたり、また成形ムラが生じたりして、均一な成形体を安定して得ることが困難であった。

これらの問題点を解決するために、炭酸ジエステルと芳香族ジヒドロキシ化合物とを用いた溶融重合法において、種々の試みがなされているが、分岐化剤が高温で分解等を起こして、分岐の効果が現れず、さらに着色を引き起こしたり、満足のいくものが得られていなかった(特開平4-89824号公報、特開平6-136112号公報、特公平7-37517号公報、特公平7-116285号公報等)。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】

本発明は、品質の優れた分岐化芳香族ポリカーボネートの製造方法を提供する ものであり、更に詳しくは、溶融特性が改良され、さらに色相や滞留安定性も向 上した分岐化芳香族ポリカーボネート、及び、この分岐化芳香族ポリカーボネー トを効率よく製造する方法を提供することにある。

[0008]

【課題を解決するための手段】

本発明者等は、色相に優れ、かつ、溶融強度等の溶融特性に優れた、分岐化芳香族ポリカーボネートを提供すべく鋭意検討したところ、主鎖中に特定の構造単位を有するものを特定量含有する、分岐化芳香族ポリカーボネートは、高荷重下での流動性が改良され、さらに色相や滞留安定性も向上したものとなることを見い出し、本発明を完成するに至った。

[0009]

すなわち、本発明の要旨は、エステル交換法により得られる粘度平均分子量 1 6,000以上の芳香族ポリカーボネートであって、その主鎖中に含まれる下記式(1)で表される構造単位の量が 3,000~10,000重量 p p m の範囲内にあり、かつその主鎖中に含まれる下記式(2)、(3)で表される構造単位の量がそれぞれ 3 0 \sim 5,000重量 p p m の範囲内にあることを特徴とする分岐化芳香族ポリカーボネートに存するものである。

[0010]

【化5】

[0011]

(式(1)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, $-SO_2$ -で示される2 価の基からなる群から選ばれるものである。)

[0012]

【化6】

$$-0 - X - X - CO - (2)$$

$$--0 - X - X - CO - (3)$$

[0013]

(式(2)及び式(3)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, -S

[0014]

また、本発明の別の要旨は、炭酸ジエステルと芳香族ジヒドロキシ化合物とを 反応させて芳香族ポリカーボネートを製造するに際し、下記式(6)で示される 2,4'ービスフェノール化合物を100~10,000重量ppm含有する芳 香族ジヒドロキシ化合物を用いることを特徴とする請求項1記載の分岐化芳香族 ポリカーボネートの製造方法に存するものである。

[0015]

【化7】

$$HO \longrightarrow X \longrightarrow (6)$$

[0016]

(式(6)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, $-SO_2$ -で示される2 価の基からなる群から選ばれるものである。)

[0017]

【発明の実施の形態】

以下、本発明について具体的に説明する。

芳香族ポリカーボネートの製造方法

本発明の芳香族ポリカーボネートは、原料として芳香族ジヒドロキシ化合物と 炭酸ジエステルとを用い、エステル交換触媒の存在下、溶融重縮合させることに より得ることができる。

炭酸ジエステル

本発明で使用される炭酸ジエステルは下記の一般式 (7) で表される。

[0018]

【化8】

[0019]

(式(7)中、A及びA'は、炭素数 $1\sim18$ の脂肪族基あるいは置換脂肪族基、又は芳香族基あるいは置換芳香族基であり、A及びA'は同一であっても異なっていてもよい。)

上記一般式(7)で表される炭酸ジエステルは、例えば、ジメチルカーボネー ト、ジエチルカーボネート、ジー t ーブチルカーボネート等の炭酸ジアルキル化 合物、ジフェニルカーボネート、及びジトリルカーボネート等の置換ジフェニル カーボネート等が例示されるが、好ましくはジフェニルカーボネート、置換ジフ ェニルカーボネートであり、特にジフェニルカーボネートが好ましい。これらの 炭酸ジエステルは単独、あるいは2種以上を混合してもよい。

芳香族ジヒドロキシ化合物

本発明で用いられる芳香族ジヒドロキシ化合物は、通常、下記式(8)で表さ れる。

[0020]

【化9】

$$HO \longrightarrow X \longrightarrow OH$$
 (8)

$[0\ 0\ 2\ 1]$

(式 (8) 中、 X は、単結合、炭素数 1 ~ 8 のアルキレン基、炭素数 2 ~ 8 のア ルキリデン基、炭素数5~15のシクロアルキレン基、炭素数5~15のシクロ アルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, $-SO_2$ -で示さ れる2価の基からなる群から選ばれるものである。)

上記式(8)で表される芳香族ジヒドロキシ化合物としては、例えば、ビスフ ェノールA、ビス(4-ヒドロキシジフェニル)メタン、2,2-ビス(4-ヒ ドロキシー3-メチルフェニル)プロパン、2,2-ビス(4-ヒドロキシー3 -t-ブチルフェニル)プロパン、2、2-ビス(4-ヒドロキシ-3、5-ジ メチルフェニル)プロパン、2, 2 - \forall 2 + \forall 4 + \forall 1 + 2 + 3 + 4 +フェニル)プロパン、4.4-ビス(4-ヒドロキシフェニル)ヘプタン、1. 1-ビス(4-ヒドロキシフェニル)シクロヘキサン等のビスフェノール;4, 4'ージヒドロキシビフェニル、3,3',5,5'ーテトラメチルー4,4' ージヒドロキシビフェニル等のビフェノール;ビス(4-ヒドロキシフェニル) スルホン、ビス(4-ヒドロキシフェニル)スルフィド、ビス(4-ヒドロキシ フェニル)エーテル、ビス(4-ヒドロキシフェニル)ケトン等が例示されるが 、特に好ましくは、ビスフェノールAが挙げられる。これらのジヒドロキシアリール化合物は、単独でも2種以上の混合物でもよい。

[0022]

本発明で芳香族ポリカーボネートを製造するには、通常、芳香族ジヒドロキシ化合物としてビスフェノールAが用いられ、炭酸ジエステルとしてジフェニルカーボネートが用いられるが、ジフェニルカーボネートはビスフェノールA1モルに対して、1.01~1.30モル、好ましくは1.02~1.20の量で用いられることが好ましい。

[0023]

エステル交換触媒

本発明で、エステル交換触媒としては、アルカリ金属化合物及び/又はアルカリ土類金属化合物が使用され、補助的に、塩基性ホウ素化合物、塩基性リン化合物、塩基性アンモニウム化合物、アミン系化合物等の塩基性化合物を併用することも可能であるが、アルカリ金属化合物及び/又はアルカリ土類金属化合物が単独で使用されことが特に好ましい。

[0024]

アルカリ金属化合物としては、例えば、水酸化ナトリウム、水酸化カリウム、水酸化リチウム、水酸化セシウム、炭酸水素ナトリウム、炭酸水素カリウム、炭酸リチウム、炭酸水素セシウム、炭酸ナトリウム、炭酸カリウム、炭酸リチウム、炭酸セシウム、酢酸ナトリウム、酢酸カリウム、酢酸リチウム、酢酸セシウム、ステアリン酸ナトリウム、ステアリン酸カリウム、ステアリン酸リチウム、ステアリン酸セシウム、水素化ホウ素ナトリウム、水素化ホウ素カリウム、水素化ホウ素カリウム、フェニル化ホウ素カリウム、フェニル化ホウ素リチウム、フェニル化ホウ素・リウム、フェニル化ホウ素・リウム、安息香酸・カム、フェニル化ホウ素・リウム、安息香酸・カム、リン酸水素・シウム、リン酸水素・シウム、リン酸水素・シウム、フェニルリン酸・シウム、フェニルリン酸・カリウム、フェニルリン酸・カリウム、フェニルリン酸・シウム、フェニルリン酸・カリウム、フェニルリン酸・カリウム、フェニルリン酸・リウム、カリウム、リチウム、セシウムのアルコレート、フェノ・レート、ビスフェノールA

の2ナトリウム塩、2カリウム塩、2リチウム塩、2セシウム塩等が挙げられる。

また、アルカリ土類金属化合物としては、例えば、水酸化カルシウム、水酸化バリウム、水酸化マグネシウム、水酸化ストロンチウム、炭酸水素カルシウム、炭酸水素バリウム、炭酸水素マグネシウム、炭酸水素ストロンチウム、炭酸カルシウム、炭酸バリウム、炭酸マグネシウム、炭酸ストロンチウム、酢酸カルシウム、酢酸バリウム、酢酸マグネシウム、酢酸ストロンチウム、ステアリン酸カルシウム、ステアリン酸バリウム、ステアリン酸マグネシウム、ステアリン酸ストロンチウム等が挙げられる。

[0025]

塩基性ホウ素化合物の具体例としては、テトラメチルホウ素、テトラエチルホウ素、テトラプロピルホウ素、テトラブチルホウ素、トリメチルエチルホウ素、トリメチルベンジルホウ素、トリメチルフェニルホウ素、トリエチルメチルホウ素、トリエチルベンジルホウ素、トリエチルフェニルホウ素、トリブチルベンジルホウ素、トリブチルフェニルホウ素、ベンジルトリフェニルホウ素、メチルトリフェニルホウ素、ブチルトリフェニルホウ素等のナトリウム塩、カリウム塩、リチウム塩、カルシウム塩、バリウム塩、マグネシウム塩、あるいはストロンチウム塩等が挙げられる。

塩基性リン化合物としては、例えば、トリエチルホスフィン、トリーnープロピルホスフィン、トリイソプロピルホスフィン、トリーnーブチルホスフィン、トリフェニルホスフィン、トリブチルホスフィン、あるいは四級ホスホニウム塩等が挙げられる。

塩基性アンモニウム化合物としては、例えば、テトラメチルアンモニウムヒドロキシド、テトラエチルアンモニウムヒドロキシド、テトラプロピルアンモニウムヒドロキシド、トリメチルエチルアンモニウムヒドロキシド、トリメチルベンジルアンモニウムヒドロキシド、トリメチルマンモニウムヒドロキシド、トリエチルマンモニウムヒドロキシド、トリエチルフェニルアンモニウムヒドロキシド、トリエチルベンジルアンモニウムヒドロキシド、トワンモニウムヒドロキシド、トワンモニウムヒドロキシド、トワンモニウムヒドロキシド、トワブチルベンジルアンモニウムヒドロキシド、ト

リブチルフェニルアンモニウムヒドロキシド、テトラフェニルアンモニウムヒドロキシド、ベンジルトリフェニルアンモニウムヒドロキシド、メチルトリフェニルアンモニウムヒドロキシド、ブチルトリフェニルアンモニウムヒドロキシド等が挙げられる。

アミン系化合物としては、例えば、4-アミノピリジン、2-アミノピリジン、N, N-ジメチルー4-アミノピリジン、4-ジエチルアミノピリジン、2- ヒドロキシピリジン、2-メトキシピリジン、4-メトキシピリジン、2-ジメチルアミノイミダゾール、2-メトキシイミダゾール、イミダゾール、2-メルカプトイミダゾール、2-メチルイミダゾール、アミノキノリン等が挙げられる

[0026]

エステル交換触媒は、通常、ビスフェノールA1モルに対して、 $1 \times 10^{-8} \sim 1 \times 10^{-5}$ モルの範囲内で用いられ、好ましくは $1 \times 10^{-7} \sim 8 \times 10^{-6}$ の範囲内であり、特に好ましく $3 \times 10^{-7} \sim 2 \times 10^{-6}$ の範囲内である。上記下限量より少なければ、所望の分子量のポリカーボネートを製造するのに必要な重合活性が得られず、この量より多い場合は、ポリマー色相が悪化し、ゲルの発生による異物量も増大してしまう。

エステル交換反応は、一般的には二段階以上の多段工程で実施される。具体的には、第一段目の反応は140~260 ℃、好ましくは180~240 ℃の温度で0.1~10 時間、好ましくは0.5~3 時間反応させる。次第に反応系の圧力を下げながら反応温度を高め、最終的には133 Ра以下の減圧下、240~320 ℃の温度で重縮合反応を行う。

反応の形式は、バッチ式、連続式、あるいはバッチ式と連続式の組み合わせのいずれの方法でも良く、使用する装置は、槽型、管型、あるいは塔型のいずれの形式であってもよい。

[0027]

分岐化芳香族ポリカーボネート

本発明の分岐化芳香族ポリカーボネートは、粘度平均分子量16,000以上であることが必要である。粘度平均分子量が16,000未満のものは、耐衝撃

性等の機械的強度が低下するので好ましくない。機械的強度の点で好ましい粘度 平均分子量は、16,000~60,000範囲内にあり、特に18,000 ~50,000範囲内が好適である。

また、本発明の分岐化芳香族ポリカーボネートの、主鎖中に含まれる下記式(1)で表される構造単位の量は、3,000~10,000重量 p p m の範囲内にあることが必要であり、好ましくは3,100~9,000重量 p p m 、 さらに好ましくは3,200~8,000重量 p p m の範囲内にある。

[0028]

【化10】

[0029]

(式(1)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, $-SO_2$ -で示される2価の基からなる群から選ばれるものである。)ここで、式(1)で表される構造単位の量が10, 000重量ppmを超えると、製造された芳香族ポリカーボネートのゲルを生成しやすくなり好ましくない上、色相も悪化する。他方、3, 000重量ppm未満であると、目的とする分岐化による溶融特性は得られない。

さらに、本発明の分岐化芳香族ポリカーボネートは、主鎖中の下記式(2)、

(3) で表される構造単位の量は、それぞれ、30~5,000重量 p p m の範囲内にあることが必要であり、さらに好ましくは、それぞれ、50~4,000重量 p p m の範囲内にある。

[0030]

【化11】

[0031]

(式(2)及び式(3)中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキレン基、炭素数 $5\sim1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, -S

また、本発明においては、一般に、主鎖中には下記式(4)及び(5)で表される構造単位も存在する。これらの合計量は、 $10\sim3$, 000重量 p p m の範囲内にあることが好ましく、 $30\sim2$, 500重量 p p m の範囲がさらに好ましい。

[0032]

【化12】

$$-0 \longrightarrow X \longrightarrow 0 \longrightarrow X \longrightarrow 0 \longrightarrow (4)$$

$$\longrightarrow 0 \longrightarrow X \longrightarrow 0 \longrightarrow X \longrightarrow 0 \longrightarrow (5)$$

[0033]

(式(4)及び式(5)中、Xは、単結合、炭素数1~8のアルキレン基、炭素数2~8のアルキリデン基、炭素数5~15のシクロアルキレン基、炭素数5~15のシクロアルキリデン基又は、一〇一,一S一,一C〇一,一S〇一,一S〇一,一S〇2一で示される2価の基からなる群から選ばれるものである。)ここで、式(4)及び式(5)で表される構造単位の合計量が5,000重量ppmを超えると、分岐化が進み過ぎ、ゲル化し、ポリマーの成形が困難となり好ましくない上、色相も悪化する。他方、30重量ppm未満であると、分岐化による溶融特性は得られない。

[0034]

これらの異種構造単位の量は、製造された芳香族ポリカーボネートをアルカリ 加水分解後、高速液体クロマトグラフィー(HPLC)、ゲルパーミエイション クロマトグラフィー(GPC)等により容易に求められるが、上記式(1)~(5)で表される構造単位は、該アルカリ加水分解後の、高速液体クロマトグラフィー(HPLC)等では、それぞれ下記式(9)~(13)の化合物として検知 される。

[0035]

【化13】

$$HO \longrightarrow X \longrightarrow OH$$
 (9)

HO
$$\longrightarrow$$
 X \longrightarrow OH (13)

[0036]

なお、上記式(1)~(5)で表される構造単位は、エステル交換法による芳香族ポリカーボネートの製造過程で、主に転移反応等に伴い副生する、異種構造によるものと推定される。

[0037]

芳香族ジヒドロキシ化合物の選択

上記のような特定の分岐化芳香族ポリカーボネートを得るためには、炭酸ジエステルと芳香族ジヒドロキシ化合物とを反応させて分岐化芳香族ポリカーボネー

トを製造するに際し、適切な原料芳香族ジヒドロキシ化合物を選択することが重要である。

すなわち、下記式(6)で表される2,4'-ビスフェノール化合物が適量存在する、実体的には、副生した該化合物が精製の際に完全除去されずに適量残存する、下記式(8)で表される4,4'-ビスフェノール化合物を選択するのがよい。

[0038]

【化14】

$$HO \longrightarrow X \longrightarrow (6)$$

$$HO \longrightarrow X \longrightarrow OH$$
 (8)

[0039]

(式 (6) 及び式 (8) 中、Xは、単結合、炭素数 $1\sim 8$ のアルキレン基、炭素数 $2\sim 8$ のアルキリデン基、炭素数 $5\sim 1$ 5のシクロアルキリデン基又は、-O-, -S-, -CO-, -SO-, -SO-

そのような 2 、 4 ' - ビスフェノール化合物の具体例としては、例えば、 2 、 4 ' - ジヒドロキシジフェニルー 1 、 1 - メタン、 2 、 4 ' - ジヒドロキシジフェニルー 2 、 2 - プロパン、 2 、 4 ' - ジヒドロキシジフェニルー 2 、 2 - プロパン、 2 、 4 ' - ジヒドロキシジフェニルー 2 、 2 - ブタン、 2 、 4 ' - ジヒドロキシジフェニルー 1 、 1 - シクロペンタン、 1 2 、 1 - ジヒドロキシジフェニルー 1 、 1 - シクロペナリン、 1 + ジンフェニルエーテル、 1 + ジンフェニルスルフィド、 1 + ジンフェニルスルフィド、 1 + ジンフェニルスルフィド、 1 + ジンフェニルスルカルカンド、 1 + ジンフェニルスルフィド、 1 + ジンフェニルスルカルカンド、 1 + ジンフェニルスルカンド、 1 + ジンフェニルスルカント・1 + グロスルカント・1 + グロスル

残存させるべき2,4'ービスフェノール化合物は、原料4,4'ービスフェ

ノール化合物の種類によっても相違するが、ビスフェノールAの場合は、2,4'ージヒドロキシジフェニルー2,2ープロパン(以下、「2,4'ービスフェノールA」又は「2,4'ーBPA」と略称する。)が好ましい。

[0040]

しかして、前記式(6)で表される2,4'ービスフェノール化合物は、通常、前記式(8)で表される4,4ービスフェノール化合物の製造に際して副生するので、適量の2,4'ービスフェノール化合物が残存する4,4'ービスフェノール化合物を得ることは、難しいことではない。

例えば、フェノールとアセトンとを強酸性イオン交換樹脂等の酸性触媒の存在下で反応させて、ビスフェノールAを製造する際には、副生物としての2,4'ービスフェノールAを含む反応混合物が得られので、この反応混合物からビスフェノールA及び2,4'ービスフェノールA等を、それぞれ精製分離する。すなわち、反応混合物に過剰のフェノールを加え、これを溶解させた後冷却して、ビスフェノールAとフェノールとのモル比1:1のアダクト(付加物結晶)として晶析させる。析出したアダクト結晶は、濾過、遠心分離等により母液と分離し、残存させるべき2,4'ービスフェノール化合物見合いで、さらに、フェノール等に再溶解後、晶析、分離の操作を繰り返して、目的の純度のビスフェノールAを得ることができる。

$[0\ 0\ 4\ 1]$

残存させるべき 2, 4'ービスフェノール化合物の適量は、製品である分岐化 芳香族ポリカーボネートの、主鎖中に含まれる式(1)~(3)で表される構造 単位の含有量の目標値によっても相違するが、経験的には、2, 4'ービスフェノール化合物の量が、通常 4, 4'ービスフェノール化合物に対して、100~10,000重量 ppmの範囲内に、好ましくは120~9,000重量 ppmの範囲内に設定するのがよい。この範囲より少なすぎると、分岐度が不十分となり、高荷重での流動性が上がらず、一方、多すぎると、分岐化が進み過ぎ、ゲル化し、ポリマーの成形が困難となるので好ましくない。

[0042]

本発明の芳香族ポリカーボネートには通常の耐熱安定剤、紫外線吸収剤、離型

剤、着色剤、帯電防止剤、スリップ剤、アンチブロッキング剤、滑剤、防曇剤、 天然油、合成油、ワックス、有機系充填剤、無機系充填剤等の添加剤を添加して もよい。このような添加剤は、溶融状態にある樹脂に添加することもできるし、 また一旦ペレット化された樹脂を再溶融して添加することもできる。

[0043]

【実施例】

以下、本発明を実施例により説明するが、本発明は、これら実施例に限定されるものではない。

以下の実施例及び比較例で、使用されたビスフェノールA及び得られた芳香族ポリカーボネートの分析は、以下の測定法により行った。

(1) ビスフェノールA中の2、4'ービスフェノールA量

高速液体クロマトグラフィー (HPLC) を使用し、検出波長280 n mで測定を行った。含有量は、2,4'ービスフェノールAの検量線より求めた。

[0044]

(2) 前記式(1)~(5)で表される構造単位の含有量

芳香族ポリカーボネート(試料) 1 g を、塩化メチレン 1 0 0 m 1 に溶解した後、2 8 % ナトリウムメトキシドメタノール溶液 1 8 m 1 及びメタノール 8 0 m 1 を加え、さらに純水 2 5 m 1 を添加した後、室温で 2 時間攪拌して完全に加水分解した。その後、1 規定塩酸を加えて中和し、塩化メチレン層を分離して加水分解物を得た。

加水分解物 0. 05 gをクロロホルム 10 m l に溶解し、高速液体クロマトグラフィー(HPLC)を使用し測定を行った。前記式(1)~(5)で表される構造単位は、下記式(14)~(18)の化合物として検知されるので、標品と比較して同定した。また、各構造単位の含有量は、ビスフェノールAの検量線を作成し、ビスフェノールAのピーク面積に対する各々のピーク面積より算出した。検出波長は 280 n m を用いた。

[0045]

【化15】

HO
$$\leftarrow$$
 CH_3 \rightarrow $COOH$ (14)

HO
$$\stackrel{\text{CH}_3}{\longleftarrow}$$
 HO $\stackrel{\text{COOH}}{\longleftarrow}$ (15)

HO
$$\leftarrow$$
 CH_3 \rightarrow $COOH$ CH_3 \rightarrow $COOH$

$$HO \longrightarrow CH_3 \longrightarrow COOH$$
 $CH_3 \longrightarrow COOH$
 $CH_3 \longrightarrow COOH$

HO
$$\leftarrow$$
 CH_3 \rightarrow CH

[0046]

(3) 粘度平均分子量

ウベローデ粘度計を用いて、芳香族ポリカーボネート(試料)の塩化メチレン中20℃の極限粘度 [η] を測定し、以下の式より求めた。

$$[\eta] = 1. 23 \times 10^{-4} \times (M_V) 0.83$$

[0047]

(4) 色相 (YI) 及び滞留安定性(耐熱色相YI)

芳香族ポリカーボネート(試料)から射出成形機を用い以下の条件で成形品を 得た。 Y I 測定用には、2 8 0 ℃での、また滞留安定性測定用には、3 6 0 ℃、1 0 分間滞留で5 ショット目の

 $100 \, \text{mm} \times 100 \, \text{mm} \times 3 \, \text{mm}$ 厚のプレスシートについて、カラーテスター(スガ試験機株式会社製SC-1-CH)で、色の絶対値である三刺激値XYZを測定し、次の関係式により黄色度の指標であるYI値を計算した。

 $YI = (100/Y) \times (1.28 \times X - 1.06 \times Z)$ このYI値が大きいほど着色していることを示す。

[0048]

(5) MI及び分岐度 (MIR)

芳香族ポリカーボネート(試料)について、JISK72100メルトマスフローレイト(MFR)の試験方法に倣い、260 Cにおける21.6 kgと2.16 kgの荷重によって10 分間に押し出されたサンプル重量(g)を測定し、MI(21.6 kg)及びMI(2.16 kg)とした。この値が大きいほど流動性が大きいことを示す。

また、上記のようにして測定した、MI(21.6kg)/MI(2.16kg) 比で分岐度 (MIR) を表す。この値が大きいほど分岐化の度合いが大きいことを示す。

$[0\ 0\ 4\ 9]$

「実施例1]

常法により、フェノールとアセトンとを強酸性イオン交換樹脂の存在下で反応させ、得られたビスフェノールA反応混合物に過剰のフェノールを加え、これを溶解させた後冷却して、ビスフェノールAとフェノールとのアダクト(付加物結晶)として晶析させた。析出したアダクトは、濾過により母液と分離し、さらに、2,4'ービスフェノールAを200重量ppm含有するビスフェノールAが得られるまで、フェノールに溶解後、晶析、分離する。

ジフェニルカーボネートと得られたビスフェノールAとを、窒素ガス雰囲気下、一定のモル比(DPC/BPA=1.040)に混合調製した溶融液を、88.7 kg/時の流量で、原料導入管を介して、220 $^{\circ}$ C、1.33 $^{\circ}$ 104 Paに制御した容量100Lの第1竪型撹拌重合槽内に連続供給し、平均滞留時間が

60分になるように、槽底部のポリマー排出ラインに設けられたバルブ開度を制御しつつ、液面レベルを一定に保った。また、上記混合物の供給を開始すると同時に、触媒として、水酸化ナトリウム水溶液をビスフェノールA1モルに対し、 1.0×10^{-6} モルの割合で連続供給した。

槽底より排出された重合液は、引き続き、第2、第3の容量100Lの竪型攪拌重合槽及び第4の容量150Lの横型重合槽に逐次連続供給され、第4重合槽底部のポリマー排出口から抜き出された。次に、溶融状態のままで、このポリマーを2軸押出機に送入し、p-hルエンスルホン酸ブチル(触媒として使用した炭酸セシウムに対して4倍モル量)を連続して混練し、ダイを通してストランド状として、カッターで切断してペレットを得た。第2~第4重合槽での反応条件は、それぞれ第2重合槽(240℃、2.00×103 Pa、75 rpm)、第3重合槽(270℃、66.7Pa、75 rpm)、第4重合槽(275℃、26.7Pa、5 rpm)で、反応の進行とともに高温、高真空、低攪拌速度に条件設定した。また、反応の間は、第2~第4重合槽の平均滞留時間が60分となるように液面レベルの制御を行い、また、同時に副生するフェノールの留去も行った。

粘度平均分子量24,400のポリカーボネートが得られ、前記式(1)~(5)で表される構造単位の含有量、色相(YI)、滞留安定性、MI及び分岐度(MIR)を測定した。結果を表-1に示す。

[0050]

「実施例 2 ~ 3 、比較例 1]

実施例1において、表-1に記載のビスフェノールAを使用した以外は実施例 1と同様の方法で重合を行い、芳香族ポリカーボネートを製造した。結果を表-1に示した。

「比較例2]

比較例1において、分岐剤として1, 1, 1-トリス(4-ヒドロキシルフェニル)エタン(THPE)をビスフェノールAに対して、0. 3モル%添加した以外は比較例1と同様の方法で重合を行い、芳香族ポリカーボネートを製造した。結果を表-1に示した。

[0051]

【表1】

表一1

	実施例1	実施例2	実施例3	比較例1	比較例2
ビスフェノールA中の 2, 4' ービスフェノー ルA量	200	500	1,000	80	80
式(1)構造単位の含 有量	3,200	4,000	5,400	600	600
式(2)構造単位の含 有量	40	120	200	5	5
式(3)構造単位の含 有量	60	150	320	10	10
式(4),(5)構造単位 の合計含有量	100	520	1,040	3	3
Mv	24,400	24,500	24,500	24,200	24,300
ΥI	1.6	1.7	1.8	1.7	3.1
滞留安定性	6.7	6.8	6.9	6.6	12.5
MI(21.6kg)	18.2	20.6	22.2	10.2	8.1
MI(2.16kg)	0.9	0.9	0.9	0.8	0.5
分岐度:MIR	20.2	22.9	24.7	12.8	16.2

[0052]

【発明の効果】

本発明によれば、芳香族ポリカーボネートは、高荷重での流動性が改良され、 さらに良好な色相を有するので、押出による加工及び射出成形、特に高融体強度 及び押出物の優れた形状保持特性を有する材料を必要とするブロー成形による中 空部分及び大型パネルの用途に好適である。

【書類名】 要約書

【要約】

【課題】

色相に優れ、かつ、溶融強度等の溶融特性に優れた、分岐化芳香族ポリカーボネートを提供すること。

【解決手段】

エステル交換法により得られる粘度平均分子量 16, 000以上の芳香族ポリカーボネートであって、その主鎖中に含まれる下記式(1)で表される構造単位の量が 3, $000\sim10$, 000重量 p p mの範囲内にあり、かつその主鎖中に含まれる下記式(2)、(3)で表される構造単位の量がそれぞれ $30\sim5$, 00 00 重量 p p m の範囲内にあることを特徴とする分岐化芳香族ポリカーボネート

【化1】

$$-O \longrightarrow X \longrightarrow OH \qquad (1)$$

$$--0 - X - X - CO - (2)$$

$$--O \longrightarrow X \longrightarrow CO ---$$

$$(3)$$

【選択図】なし。

m ch m

特願2001-029951

出願人履歴情報

識別番号

[000005968]

1. 変更年月日

1994年10月20日

[変更理由]

名称変更

住 所

東京都千代田区丸の内二丁目5番2号

氏 名

三菱化学株式会社